

THIN TYPE STEAM REFORMING REACTOR

Patent Number: JP5155602
Publication date: 1993-06-22
Inventor(s): TAWARA KINYA; others: 01
Applicant(s): SEKIYU SANGYO KASSEIKA CENTER; others: 01
Requested Patent: JP5155602
Application Number: JP19910350278 19911209
Priority Number(s):
IPC Classification: C01B3/38; B01J8/02
EC Classification:
Equivalents:

Abstract

PURPOSE: To provide a thin type steam reforming reactor for generating a gas contg. hydrogen by the reaction of hydrocarbons or alcohols with steam, appropriate as the fuel reformer for the fuel cell with hydrocarbons or alcohols as the fuel and capable of being set in a small area.

CONSTITUTION: A plate-fin compartment is set alternately in multiple stages to constitute a reaction chamber 11 provided with a thin-film steam reforming catalyst 1 and a heating chamber 12 furnished with a combustion catalyst 2. The thickness of the catalyst 1 and combustion catalyst is preferably controlled to 0.2 to 2mm and the thickness of the reaction chamber 11 and heating chamber 12 to 0.7 to 4mm. The plate-fin compartments can be concentrically set in multiple stages to constitute the reactor.

Data supplied from the **esp@cenet** database - I2

(19) 日本国特許庁 (J P)

(12) 公開特許公報 (A)

(11) 特許出願公開番号

特開平5-155602

(43) 公開日 平成5年(1993)6月22日

(51) Int.Cl. ⁵	識別記号	庁内整理番号	F I	技術表示箇所
C 0 1 B 3/38		9041-4G		
B 0 1 J 8/02		E 9041-4G		

審査請求 未請求 請求項の数5(全8頁)

(21) 出願番号 特願平3-350278

(22) 出願日 平成3年(1991)12月9日

特許法第30条第1項適用申請有り 1991年10月16日発行
の日刊工業新聞に掲載

(71) 出願人 590000455

財団法人石油産業活性化センター
東京都港区麻布台2丁目3番22号

(71) 出願人 000105567

コスモ石油株式会社
東京都港区芝浦1丁目1番1号

(72) 発明者 俵 欣也

埼玉県浦和市前地3丁目9番9号

(72) 発明者 岩波 彦一

茨城県猿島郡五霞村元栗橋5087番地10号

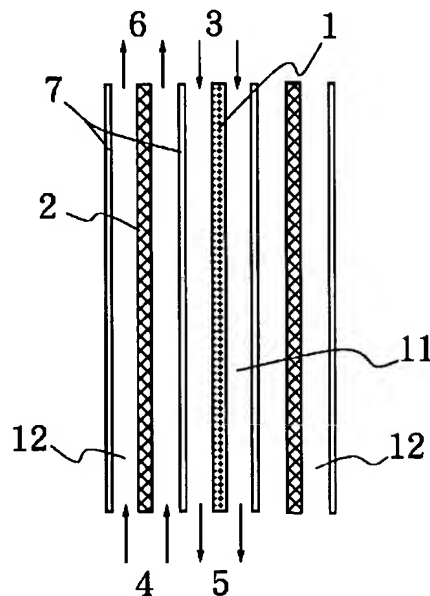
(74) 代理人 弁理士 久保田 千賀志 (外1名)

(54) 【発明の名称】 薄型水蒸気改質反応器

(57) 【要約】

【目的】炭化水素やアルコール類と水蒸気との反応により水素を含有するガスを生成する水蒸気改質反応器で、炭化水素やアルコール類を燃料とする燃料電池用の燃料改質装置として好適な設置面積の小さい薄型水蒸気改質反応器を提供する。

【構成】多重に重ねられたプレートフィン状のコンバーメントを一つおきに、薄膜状に成型した水蒸気改質触媒1を具備する反応室11と、薄膜状に成型した燃焼触媒2を具備する加熱室12として構成する。薄膜状の水蒸気改質触媒1および燃焼触媒の厚みは0.2~2mmで、反応室11および加熱室12の厚みは0.7~4mmとすることが好ましい。プレートフィン状のコンバーメントを同心円筒形状に多重に重ねて構成してもよい。



1

2

【特許請求の範囲】

【請求項1】 多重に重ねられたプレート状のコンパートメントを、一つおきに、加熱室と、薄膜状に成型した水蒸気改質触媒を具備する反応室として構成してなることを特徴とする薄型水蒸気改質反応器。

【請求項2】 プレート状のコンパートメントが、同心円筒形状に多重に重ねられてなることを特徴とする請求項1記載の薄型水蒸気改質反応器。

【請求項3】 加熱室が、薄膜状に成型した燃焼触媒を具備していることを特徴とする請求項1、2記載の薄型水蒸気改質反応器。

【請求項4】 薄膜状に成型した水蒸気改質触媒の厚みが0.2～2mmで、かつ反応室の厚みが0.7～4mmであることを特徴とする請求項1～3記載の薄型水蒸気改質反応器。

【請求項5】 薄膜状に成型した燃焼触媒の厚みが0.2～2mmで、かつ加熱室の厚みが0.7～4mmであることを特徴とする請求項3記載の薄型水蒸気改質反応器。

【発明の詳細な説明】

【0001】

【産業上の利用分野】本発明は、炭化水素またはアルコール類と水蒸気との反応により水素を含有するガスを得る反応を行うことのできる水蒸気改質反応器に関し、特に、炭化水素またはアルコール類を燃料とする燃料電池用の燃料改質装置として好ましく適用することのできる、設置面積および反応器容積を小さくした薄型水蒸気改質反応器に関する。

【0002】

【従来の技術およびその問題点】従来、炭化水素またはアルコール類と水蒸気との反応により水素を含有するガスを得る反応を行うことを目的とした反応装置は、加熱炉の中に水蒸気改質触媒を充填した円筒形の反応器を並べたものであった。このような構成の反応装置は、水素発生量の少ないわりに、設置面積および装置容積が大きかった。従って、小型オンサイト型燃料電池パッケージを組み立てるときに、パッケージ全体を小型にするこの大きな障害になっていた。

【0003】この障害を乗り越える手段として、近年、比較的大きな口径の二重円筒の内部を燃焼室とし、外周の部分にベレット状に成型した水蒸気改質触媒を充填した水蒸気改質反応装置が提案され、これらの問題点がある程度改良された。しかし、その中心に大きな燃焼室が残る点が問題であった。

【0004】特開昭62-167203号公報においては、この点の改良として、燃焼室も矩形にし、水蒸気改質反応室と交互に配列した反応装置が提案された。しかし、この提案においても、ベレット状の触媒が水蒸気改質部分と燃焼部分とに使用されているため、設置面積、装置容積ともにまだ十分に小さいとは言えない。

【0005】上記の改良された比較的大きな口径の二重円筒式反応装置、燃焼室も矩形にし水蒸気改質反応室と交互に配列した反応装置（以下、これらをまとめて改良型反応装置と言う）のいずれにおいても、燃焼室および水蒸気改質反応室を構成しているコンパートメントの大きさは、一つのコンパートメントの幅で実用的には20～60mm程度は必要であり、これら改良型反応装置全体としては、設置面積、装置容積ともにまだかなりの大きさになる。このため、さらに小型化を進めることが求められる。

【0006】

【発明の目的】本発明は、以上のような炭化水素またはアルコール類と水蒸気とを反応させて水素を生成させる水蒸気改質反応器において、一つのコンパートメントの幅を上記の改良型反応装置よりも極端に薄くすることができ、従って設置面積、装置（反応器）容積ともに、これら改良型反応装置よりも大幅に小さくすることのできる水蒸気改質反応器を提案することを目的とする。

【0007】

【目的を達成するための手段】本発明者らは、上記の目的を達成するために鋭意研究を重ねた結果、水蒸気改質触媒および燃焼触媒は薄膜状に成型することができること、これら薄膜状の各触媒を使用すれば、水蒸気改質室および燃焼室（加熱室）を構成する各コンパートメントをプレート状の薄型として、水蒸気反応装置の設置面積、反応器容積ともに極く小さくすることのできることを見出し、本発明の薄型水蒸気改質反応器を提案するに至った。

【0008】すなわち、本発明の薄型水蒸気改質反応器は、多重に重ねられたプレート状のコンパートメントを、一つおきに、加熱室と、薄膜状に成型した水蒸気改質触媒を具備する反応室として構成してなることを特徴とする。上記のプレート状のコンパートメントは、同心円筒形状に多重に重ねられていてもよく、上記の加熱室にも、薄膜状に成型した燃焼触媒が具備されていてもよい。また、上記の薄膜状に成型した水蒸気改質触媒の厚みが0.2～2mmで、かつ反応室の厚みが0.7～4mm、薄膜状に成型した燃焼触媒の厚みが0.2～2mmで、かつ加熱室の厚みが0.7～4mmであることを特徴とする。

【0009】本発明の反応器において、薄膜状に成型される水蒸気改質触媒としては、 Al_2O_3 、 ZrO_2 等を担体とし、ニッケル系または貴金属系を主活性種とし、La、Ba、Ce、Ca等の第三成分を加えた公知の触媒成分が好ましく使用できる。

【0010】これらの触媒成分を薄膜状の水蒸気改質触媒に成型するには、次のような4種の方法が採用される。

(1) 真空蒸着法：高真空中で、触媒成分を高温に加熱して蒸発させ、該蒸気を基板（例えば、ステンレス鋼箔

3

等、以下同じ)に衝突させ、ここで冷却・凝固させて薄膜状にする。

【0011】(2)スパッタ法:数十eV以上の運動エネルギーを持つイオンビームを、固体の触媒成分の表面に照射すると、該成分の表面近傍に存在する原子が、該イオンビームの持つ運動エネルギーの一部を得て真空中に放出され、該原子が基板表面に到達して膜を形成する。このイオンビームとしては、ArやKr等の不活性物質が使用され、イオンビームを発生させるスパッタ方式としては、直流極スパッタリング、直流バイアスパッタリング、非対称交流スパッタリング、ゲッタスパッタリング、高周波スパッタリング等が使用される。

【0012】(3)化学的方法:触媒成分からなる化合物や単体のガスを基板上に供給し、気相中または基板表面での化学反応により、所望の薄膜を形成する。

【0013】(4)浸漬塗布法:先ず、基板を上記の触媒成分のうちの担体成分の溶液に浸漬して該担体成分溶液を塗布し、この塗膜を高温、短時間で焼付ける。この浸漬塗布および焼付け操作を繰り返して所望厚みの担体成分膜とし、この膜を上記より高温かつ長時間で焼付ける。次いで、該担体成分膜に、上記の触媒成分のうちの活性成分や第三成分を担体成分の場合と同様の浸漬塗布法により担持させ、高温で長時間焼成する。

【0014】上記のようにして成型される薄膜状の水蒸気改質触媒を反応室内に保持する方法としては、例えば、図10(A)～(C)に示すような方法が採用される。同図(A)の方法では、プレート状反応室側壁100と薄膜状触媒101の間に流体の流れが確保できる薄いスペーサー(例えば金網)102を用い、これを図示するように波形に折り曲げ、この折り曲げた2枚のスペーサー102で薄膜状触媒101を挟んで、反応室内に設置する。同図(B)の方法では、反応室の側壁100面に流体の流路となる溝103を刻み、この溝103の無い部分の側壁100面で薄膜状触媒101を挟むことにより、薄膜状触媒101を反応室内に保持する。同図(C)の方法では、反応室の側壁100面に多数の突起104を設け、該突起104で薄膜状触媒101を支持することにより、薄膜状触媒101を反応室内に保持する。

【0015】上記の薄膜状の水蒸気改質触媒の厚みは、余り厚過ぎると、薄膜状とする意義がなくなり、逆に余り薄過ぎると、触媒効果が得られないため、約2～0.2mm程度が好ましく、約1～0.2mmが最も好ましい。反応室の厚み(すなわち、反応室の両サイドの壁となるプレートの間隔)は、余り厚過ぎると、本発明の目的の1つである小型化が達成できないばかりか、薄膜状水蒸気改質触媒の反応室内への取り付け態様によっては、反応室内を通過する改質原料の一部が該触媒に接触できないと言う事態も発生し、逆に余り薄過ぎると、改質反応速度が小さくなり、生産性が低下する等の不都合

4

があるため、触媒の厚みプラス約0.5～2mm程度、具体的には約4～0.7mm程度にする必要があり、実用的には約1～1.8mm程度が好ましい。

【0016】上記の薄膜状の水蒸気改質触媒を備えた反応室と、加熱室とは、一枚の隔壁(上記した反応室の両サイドの壁となるプレートのこと、以下同じ)で仕切り、反応室内の水蒸気改質反応の原料および反応生成物の流れと、加熱室内の高温流体の流れは、向流方向にすることが、反応効率および熱効率の点で好ましい。

【0017】ところで、本発明の反応器では、水蒸気改質反応に必要な熱は、加熱室内を流れる高温流体により得る。この高温流体としては、別に設けた燃焼室で燃料を燃焼させて得た高温ガスを使用することもできるし、加熱室内で直接燃料を燃焼させて得た燃焼ガスを使用することもできる。燃料電池と組み合わせて本発明の反応器を使用するときは、燃料電池から排出される水素残存ガスを加熱室に導入し、これを燃料として燃焼させて得たものを使用することもできる。

【0018】このように、加熱室内で燃料を燃焼される場合は、加熱室内に燃焼触媒を具備させておくことが好ましい。この燃焼触媒としては、アルミナ、炭化ケイ素、窒化ケイ素等のセラミックを担体とし、貴金属を担持させた公知の触媒成分が使用できる。これらの燃焼触媒は、従来と同様にペレット状に成型したものを使用することもできるが、上記の水蒸気改質触媒と同様に薄膜状に成型したものを使用することが、本発明の反応器をさらに小型化する上で好ましい。

【0019】これらを薄膜状の燃焼触媒に成型するには、上記した薄膜状水蒸気改質触媒の成型方法と同様の方法が採用でき、薄膜状の燃焼触媒を加熱室内に保持する方法も、上記した薄膜状水蒸気改質触媒を反応室内に保持する方法と同様の方法が採用される。そして、薄膜状に成型する燃焼触媒の厚み、および該薄膜状触媒を使用する場合の加熱室の幅は、上記した薄膜状の水蒸気改質触媒の厚みおよび反応室の幅と同様の理由により同様の厚みおよび幅でよい。

【0020】さらに、本発明の反応器においては、上記の薄膜状の水蒸気改質触媒を具備する反応室および加熱室を、同心円筒形状に多重に重ねて構成することもできる。このとき、加熱室にも薄膜状の燃焼触媒を具備しておくことができる。

【0021】なお、本発明の反応器において、反応室から取り出される反応生成ガス、および加熱室から排出される温度降下したガスや燃焼排ガスは、それぞれ公知の手法により水蒸気改質原料、燃焼用空気、燃料ガスと熱交換して、熱効率の向上につとめることができる。

【0022】また、本発明の反応器で使用することができる水蒸気改質反応の原料は、C₁～C₄の炭化水素、ナフサ灯油の炭化水素、C₁～C₄のアルコール、C₅以上のアルコール等の公知の原料で差し支えない。さ

らに、本発明の反応器における水蒸気改質反応の条件は、概ね、温度約600～900℃、圧力約0.5～15Kg/cm²（絶対圧）、LHSV約0.5～6h⁻¹、S（水蒸気）/C（炭素）（モル比）約2～5とすることが好ましい。

【0023】

【作用】水蒸気改質反応の速度自体は非常に早いものであるが、水蒸気改質反応は非常に大きな吸熱反応であるため、実質的な反応速度は伝熱速度により制限される結果となっている。これまで、伝熱面積の改善策として、プレート形式の反応管を改良することも試みられたが、それだけでは不十分であった。

【0024】すなわち、プレート形式の反応管に従来のペレット状成型触媒を充填して反応室を構成し、この反応室の厚みを薄くして単位触媒当たりの伝熱面積を増やそうとした。しかし、反応床の圧力損失の關係上、ペレットサイズは3mm程度が限界であり、そのため反応室の厚みも10mmぐらいが限度であった。しかも、反応室内のガス体の流れは、ペレット触媒の間隙を通るため、反応室の壁部における境界部分での流れが悪くなり、伝熱の障害になっていた。

【0025】これに対し、本発明の反応器では、水蒸気改質触媒として薄膜状に成型したものをを用いるため、従来のペレット状の触媒を使用する場合に比べ、反応室の厚み（プレートの間隔）をきわめて小さくすることができ、上記の伝熱面積の問題を解決することができる。すなわち、薄膜状の水蒸気改質触媒を使用するため、圧力損失が生ぜず、プレート間隔を狭くできるとともに、プレート部における境界部分でのガス体の流れが良好となって、該部分での伝熱抵抗が生じない。しかも、薄膜状の水蒸気改質触媒は、触媒自体の伝熱面積を広げる。

【0026】これらにより、本発明の反応器では、伝熱速度が改善され、従来のペレット状の触媒を使用する場合よりも高速の反応が可能となり、この結果として、設置面積および反応器容積が従来のペレット状の触媒を使用する場合より大幅に減少する。

【0027】例えば、薄膜状に成型した水蒸気改質触媒と燃焼触媒との厚みをそれぞれ約1mmに仕上げれば、反応室および加熱室の厚さはそれぞれ約2mmで十分である。この両室それぞれの縦横の寸法を、仮に、それぞれ約600mmとすると、約50kwの燃料電池用には、反応室、加熱室で、断熱材を除いて、内寸約87mmとなる。この規模における従来の大口径二重円筒方式の場合、内寸で直径約500mm、長さ約1000mmとなり、本発明の反応器では、この従来の大口径二重円筒方式の反応器（装置）容積で約1/6、設置面積で約1/3となる。また、プレート状のコンパートメント（すなわち、上記の反応室および加熱室）を同心円筒形状に多重に重ねられて本発明の反応器を構成する場合におい

ては、約50kwの燃料電池用で、直径約217mm、高さ約900mmとなり、上記の従来の大口径二重円筒方式の反応器（装置）容積で約1/6以上、設置面積で約1/5となる。

【0028】

【実施例】図1は本発明の反応器の基本的な構成を説明するための外観図であり、図2は図1の断面図である。図1に示す本発明の反応器は、触媒の格納された反応室11とその両側を加熱室12で挟んだ構成になっている。この反応器の反応室11および加熱室12の大きさは、45mm×40mm×2mmであり、反応室11の内部には、図2に示すように、薄膜状水蒸気改質触媒（浸漬塗布法により形成されたもので、担体がAl₂O₃《生成量0.8677g、片面当たりの厚み250μm》、活性金属がNiO15wt%およびK₂O5wt%のものを使用）（スパーサーの厚みを含めて全体の厚さが1mm）1が、ほぼ中央に設置されている。この触媒1の反応室11内への設置は、前述した図10（A）～（C）のような方法による。なお、本例では図10（A）の方法を採用した。

【0029】上記の反応室11内部の薄膜状水蒸気改質触媒1の両側に、ライン3から導入された改質原料（炭化水素またはアルコール類と、水蒸気と）が供給されて、反応が行われる。反応後のガスは、ライン5から取り出される。

【0030】上記の反応に必要な熱は、反応室11の両側に設置されている加熱室12より、隔壁7を経て供給される。すなわち、本例では、高温のガスがライン10から加熱室12に導入され、該ガスの熱が隔壁7を経て反応室11に供給される。降温したガスは、ライン6から排出される。このように、反応室11内の改質原料の流れと、加熱室12内の高温のガスの流れは、向流方向となっている。なお、加熱室12の外側（すなわち、本発明の反応器の外側）には、図示は省略するが、断熱材が施されている。

【0031】上記の実施例では、加熱室12および反応室11のコンパートメントを増設することにより、反応容量の増加が容易にできる。

【0032】以上のように構成される本発明の反応器を使用し、ライン3から導入する改質原料として十分脱硫された灯油（硫黄分0.18ppm）と水蒸気を用い、反応室11の出口温度（ライン5から取り出される改質ガス《水素含有ガス》の温度）を800℃に保つように加熱室12に高温の燃焼ガス（別の燃焼設備で燃焼させた得たガス）をライン10から導入して、改質反応を行った。この反応の結果を表1に示す。

【0033】また、比較のために、従来の粒状触媒（Al₂O₃《0.8677g》を担体とし、NiO15wt%およびK₂O5wt%を活性金属とするものを使用）を充填した円筒状反応器により、十分脱硫された灯

油（硫黄分0.18ppm）と水蒸気を改質原料とし、
反応室出口温度を800℃に保ちながら改質反応を行っ
た結果を表2に示す。

*【0034】
【表1】

*

反応室11出口温度	800 (°C)
反応室11圧力	8.2 (kg/cm ²)
LHVS	4.6 (h ⁻¹)
S/C	4.0 (mol/mol)
改質ガス組成	
H ₂	69.9 (vol%)
CO	11.5 (vol%)
CH ₄	2.2 (vol%)
CO ₂	16.4 (vol%)

【0035】

※20※【表2】

反応室出口温度	800 (°C)
反応室圧力	8.2 (kg/cm ²)
LHVS	1.0 (h ⁻¹)
S/C	4.0 (mol/mol)
改質ガス組成	
H ₂	69.9 (vol%)
CO	11.7 (vol%)
CH ₄	2.3 (vol%)
CO ₂	16.1 (vol%)

【0036】表1、表2から明らかなように、本発明の
反応器は、従来のペレット状水蒸気改質触媒を充填した
反応器に比べ、反応原料送入速度が4.6倍であるにも
拘らず同様に機能しており、ペレット状水蒸気改質触媒
を用いた従来の反応器を、本発明の反応器と同程度の反
40 応原料送入速度まで上げて行くと反応速度の低下が見ら
れた。このことにより、本発明の反応器によれば、従来
のペレット状水蒸気改質触媒を充填した反応器よりも、
大幅に小型化できることが証明される。

【0037】図3（外観図）および図4（断面図）、図
5（断面図）、図6（断面図）は、本発明の反応器の他
の各実施例を示す図であり、これらの例では、加熱室1
2の内部にも薄膜状燃焼触媒を設置した場合を示してい
る。

【0038】図3に示す例では、7つのコンバーメント
から構成されていて、加熱室12、反応室11が交互に
配列されている。図4は、図3の断面図であり、加熱室
12の内部中央に薄膜状に成型された燃焼触媒2が設置
され、また加熱室12内部には8本の燃料供給管8が水
平に配列されており、燃料供給管8には図3のa-b線
断面図である図8に示すように、多数のノズル孔9が設
けられており、該ノズル孔9によりライン4から導入さ
れた燃料が薄膜状燃焼触媒2に十分行き届くようになっ
ている。なお、図5に示すように、加熱室12には、上
記のような燃料供給管が配列されていなくてもよい。加
熱室12の排ガスは、図4、図5いずれの場合も、ライ
ン6から排出される。また、加熱室12と反応室11
50 は、図4、図5いずれの場合も、図1、図2に示した例

と同様に、隔壁7によって区切られている。

【0039】図4～図5に示す反応器を燃料電池と組み合わせる場合、燃料電池から排出される水素残存ガスを燃料として使用することもできる。なお、図4～図5に示す例における改質原料の供給および改質反応後の改質ガスの取り出しは、図1、図2に示した例と同じである。

【0040】図6は、図4における加熱室12と反応室11の各内部に設置される薄膜状燃焼触媒2と薄膜状水蒸気改質触媒1の設置位置および設置数量を変えた例を示している。すなわち、図6の例では、隔壁7の加熱室12の内部に面している側のそれぞれに薄膜状に成型された燃焼触媒2を合計で4つ、同隔壁7の反応室11の内部に面している側のそれぞれに薄膜状に成型された水蒸気改質触媒1を合計で2つ設置している。そして、加熱室12の内部中央に4本の燃料供給管8が配列され、図4の場合と同様に、図8に示すライン4から導入される燃料が該供給管8から燃焼触媒2に供給され、触媒燃焼により高温の加熱ガスとなる。なお、図7に示すように、加熱室12には、上記のような燃料供給管が配列されていなくてもよい。

【0041】また、薄膜状の水蒸気改質触媒1および燃焼触媒2は、図6～図7に示す例では、反応室11および燃焼室12の内側壁面の左右両面に設置している。もちろん、いずれか片側の壁面にのみ設置するようにすることもできるが、熱的バランスからは左右両面に設けることが好ましい。図6～図7に示す反応器を燃料電池と組み合わせる場合も、図3～図4の場合と同様に、燃料電池から排出される水素残存ガスを燃料として使用することができる。なお、図6～図7に示す例においても、改質原料の供給および改質反応後の改質ガスの取り出しは、図1、図2に示した例と同じである。

【0042】図9は、本発明の反応器を、プレート状のコンパートメントを同心円筒形状に多重に重ねて構成した場合の一実施例を示したもので、(A)は外観図、(B)は(A)のA-B線断面図、(C)は原料等の導入・取出のための配管の取付け態様を示す説明図である。本例では、図2に示す態様の、網状スペーサーに保持した薄膜状水蒸気改質触媒1をほぼ中央に設置した反応室11の側壁を構成するプレートと、加熱室12の側壁を構成するプレート（これらのプレートが反応室11と加熱室12との隔壁7となる）とを、円筒形状となるように曲げ、これらの円筒形状のプレートを同心円状に重ねて、本発明の反応器を構成したもので、図9中、図1～図2と同一符号は、図1～図2と同一機能部を示している。また、図示は省略するが、加熱室12にも薄膜状の燃焼触媒2を具備させた図3～8に示すようなもの

を、図9に示すような同心円筒形状に構成することができることは言うまでもない。

【0043】

【発明の効果】以上詳述したように、本発明の反応器によれば、従来のペレット状の水蒸気改質触媒や燃焼触媒を使用する水蒸気改質反応器に比較して、大幅な小型化を実現することができ、反応器容積、設置面積ともに極めて小さくすることができる。従って、炭化水素またはアルコール類を燃料とする燃料電池用の燃料改質装置として好ましく適用することができ、小型オンサイト型燃料電池パッケージが容易に実用化できる。しかも、このとき、加熱室内にも薄膜状の燃焼触媒を具備させておけば、燃料電池からの排出燃料水素残存ガスを加熱室に導入し、これを燃料として燃焼させて得られる熱を水蒸気改質反応に供給することもでき、熱効率の改善をも図ることができる。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の反応器の一実施例を説明するための外観図である。

【図2】図1の断面図である。

【図3】本発明の反応器の他の実施例を説明するための外観図である。

【図4】図3の断面図である。

【図5】図4の変更例を説明するための図である。

【図6】図4の他の変更例を説明するための図である。

【図7】図6の他の変更例を説明するための図である。

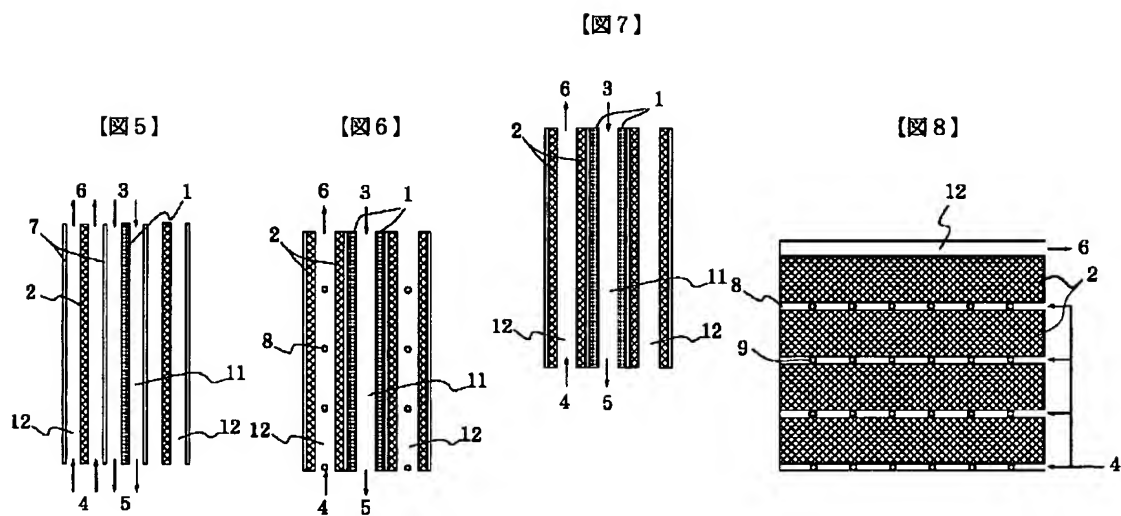
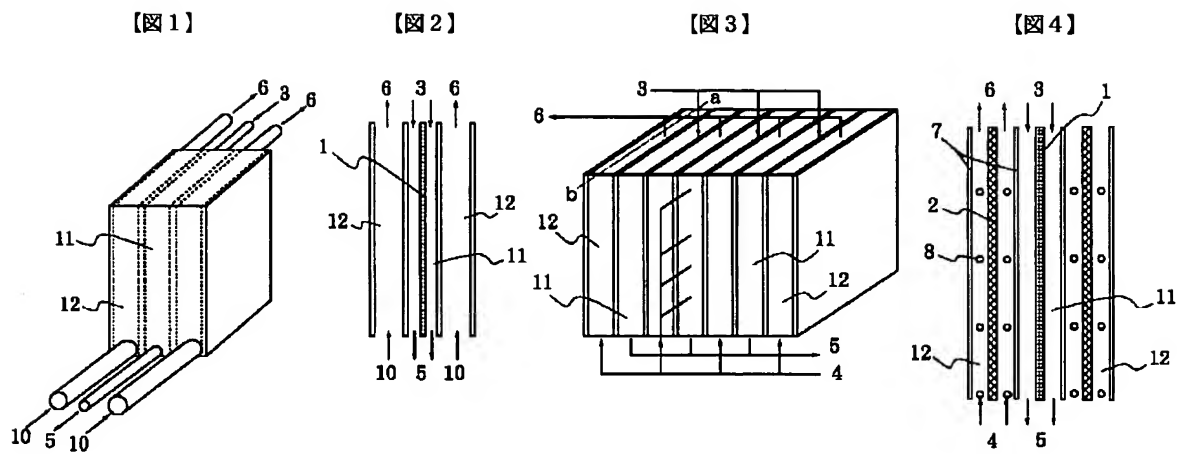
【図8】図4および図6に示す例の燃焼室の他方向の断面図で、図3のa-b線断面図である。

【図9】本発明の反応器のさらに他の実施例を説明するための図で、(A)は外観図、(B)は(A)のA-B線断面図、(C)は原料等の導入・取出のための配管の取付け態様を示す説明図である。

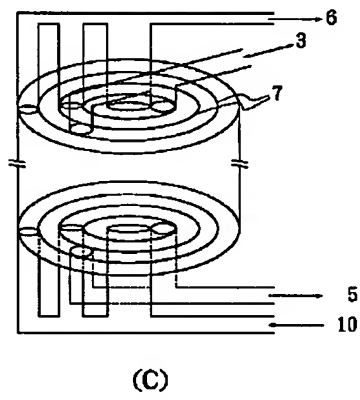
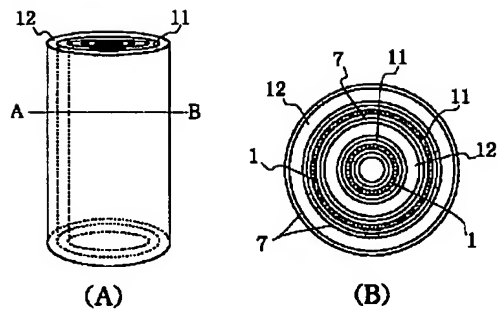
【図10】本発明に係る薄膜状触媒の反応室内への保持例を示す図である。

【符号の説明】

- 1 薄膜状水蒸気改質触媒
- 2 薄膜状燃焼触媒
- 3 改質原料導入ライン
- 4 燃料導入ライン
- 5 改質反応終了後のガスの取り出しライン
- 6 加熱室からの排ガスの排出ライン
- 7 隔壁（プレート）
- 8 燃料供給管
- 9 ノズル孔
- 10 高温ガス導入ライン
- 11 反応室
- 12 加熱室



【図9】



【図10】

